ErveNyesseg: Errenvielenammizetesinanyermian

Bejelentés ügyszáma: Közzétételi szám: Lajstromszám:

822391 27561 196904 Bejelentés napja: Közzététel napja: Megadás meghírdetése: 19820723 19831028 19890228

(A)

Elsőbbségi adatok: NSZO:

GB8122846 - 198107241 A61K-009/72; A61K-031/35

Magyar cím:

Eljárás inhalációs készítmények előállítására

Angol cím:

PROCESS FOR PRODUCTION OF INHALATION PRODUCTS

Bejelentő:

Fisons Plc., Ipswich, Suffolk, GB

Feltaláló:

Forrester, Raymond Brian, Sanbach, GB Boardmann, Terence David, Northwich, GB

#### Kivonat:

A találmány tárgya eljárás a tüdőbe mélyen behatolni képes, egyedi részecskék gyógyászatilag hatásos mennyiségét tartalmazó, nátrium-kromoglikát hatóanyagú, finom eloszlású inhalációs gyógyszer előállítására.

A találmány szerinti eljárás lényege, hogy nátrium-kromoglikát célszerűen 1-25 tömeg/térfogatszázalékos oldatát - elporlasztják és szárítják, egy porlasztó, fő kamrát és legalább egy ciklont vagy zsákos szűrőt tartalmazó berendezés segítségével, miközben 160 °C-350 °C belépő hőmérsékletet és 70 °C-250 °C kilépési hőmérsékletet tartanak fenn, így olyan, főként gömb, összenyomott gömb, vagy gyűrű alakú részecskéket képeznek, melyeknél a permeametria : BET aránya - azaz a részecskék burkológörbéjének felszíni területe és a részecskék teljes felületének felszíne közötti arány a 0,5-1,0 tartományba esik, a részecskesűrűség pedig 1,3-1,7 g/cm3, és összegyűjtenek egy olyan részecske-frakciót, melynek legalább 90%-a 60 mikronnál kisebb átmérőjű, és tömörítés, illetve durva szemcsés hordozóval történő keverés nélkül, a zömében szabadon gördülő, automata töltőgépen kapszulákba tölthető, és inhalációs készülékben a kapszulákból kiüríthető részecskéket inhalációs készülékben felhasználható formává alakítják, előnyösen kapszulákba töltik.

BEST AVAILABLE COPY

(19) HU

### SZABADALMI LEÍRÁS

 $(11)^{-1}$ 

196 904 B

MAQYAR NÉPKÖZTÁRSASÁG



(21) (2391/82)

(22) A bejelentés napja: 82.07.23.

Nemzetközi osztályjelzet: (51) Int. Cl.4:

A 61 K 9/72; A 61 K 31/35

A bejelentés elsőbbsége:

(33) GB

(32) 81. 07. 24.

(31) (81/22846)



**ORSZÁGOS** TALÁLMÁNÝI HIVATAL

(45) A leirás megjelent: 90. 03. 20.

Feltaláló(k): (72)

Forrester Raymond Brian, Sandbach; Boardman Terence David, Northwich, GB Szabadalmas: (73)

FISONS PLC, Ipswich, GB

(54)

ELJÁRÁS INHALÁCIÓS KÉSZÍTMENYEK ELŐÁLLÍTÁSÁRA

(57) KIVONAT

A találmány tárgya eljárás a tüdőbe mélyen behatolni képes, egyedi részecskék gyógyászatilag hatásos mennyiségét tartalmazó, nátrium-kromoglikát hatóanyagú, finom eloszlású inhalációs gyógyszer előállítására.

A találmány szerinti eljárás lényege, hogy nátrium-kromoglikát - célszerűen 1-25 tömeg/ térfogatszázalékos oldatát – elporlasztják és szárítják, egy porlasztót, fő kamrát és legalább egy ciklont vagy zsákos szűrót tartalmazó berendezés segítségével, miközben 160 °C-350 °C belépő hőmérsékletet és 70 °C-250 °C kilépési hőmérsékletet tartanak fenn, így olyan, főként gömb, összenyomott gömb, vagy gyűrű alakú részecskéket képeznek, melyeknél a permeametria:BET aránya azaz a részecskék burkológörbéjének felszíni területe és a részecskék teljes felületének felszíne közötti arány a 0,5-1,0 tartományba esik, a részecskesűrűség pedig 1,3-1,7 g/cm³, és összegyűjtenek egy olyan részecske-frakciót, melynek leg-alább 90%-a 60 mikronnál kisebb átmérőjű, és tömörités, illetve durva szemcsés hordozóval történő keverés nélkül, a zömében szabadon gördülő, automata töltőgépen kapszulákba tölthető, és inhalációs készülékben a kapszulákból kiüríthető részecskéket inhalációs készülékben felhasználható formává alakítják, előnyösen kapszulákba töltik.

65

A találmány tárgya eljárás a tüdőbe mélyen behatolni képes, egyedi részecskék gyógyászatilag hatásos mennyiségét tartalmazó, nátrium-kromoglikát hatóanyagú, finom eloszlású inhalációs gyógyszer előállítására, azaz új formájú gyógyszer előállítására és gyógyszerkészítménnyé való feldolgozására.

Az 1,122,284 számú nagy-britanniai szabadalmi leírásunkban már ismertettünk egy befúvókészüléket (inszufflátort), amely por alakú gyógyszerek inhaláció útján való alkalmazására használható. Ezzel a készülékkel, és más készülékekkel,például az 1,331,216 számú nagy-britanniai szabadalmi leírásban és a 813021839 számú európai szabadalomban leírtakkal a felhasználó személy levegőt lélegez be a készüléken át, ami az eszközbe szerelt portartályt forgásba hozza. A tartályban levő por fluidizált állapotú lesz és bekerül a felhasználó által belélegzett levegőáramba. Megállapították, hogy optimális adagolás szempontjából a por alakú gyógyszerrészecskéknek viszonylag szabadon gördülőknek kell lenniük, emellett végső részecskeméretüknek kisebbnek kell lennie mintegy 10 mikronnál, hogy biztosítva legyen a gyógyszer megfelelő behatolása a felhasználó tüdejébe. E két követelmény egymást kölcsönösen kizárónak tűnik, mivel az igen finom porok szabad elmozdulása többnyire nem kielégítő. Korábban azt találták, hogy ez a probléma ∝õkkenthető vagy leküzdhető, például 4,161,516 számú amerikai egyesült államokbeli szabadalmi leírás szerint oly módon, hogy a por alakú gyógyszert kis lágy labdacsokká (pelletekké) vagy lágy szemcsékké (granulátumokká) formázzák. Mind a lágy labdacsok, mind a lágy szemcsék kielégítően fluidizálódnak a tartályban és a közöttük ható belső vonzás még elég kicsi ahhoz, hogy a gyógyszer gyógyászatilag hatásos méretű részecskéivé aprózódjanak szét a turbulens levegőáramban a tartály fala körül. Azonban a mikronizált (mikronra porlasztott) gyógyszer lágy labdacsokká vagy szemcsékké való alakítása nehéz és költséges. A finom részecskék kielégítő gördülékenysége és diszperzitása egy másik módszerrel úgy érhető el, hogy a részecskéket durva szemcsés hordozóval, például durva laktózzal keverik össze (lásd a 3,957,965 számú amerikai egyesült államokbeli szabadalmi leírást). Azonban a legtöbb gyógyszer esetében kívánatos, hogy a lehető legtisztább formában használják őket (egyebek között a hordozóanyagoknak a betegre esetlegesen gyakorolt káros hatásának elkerülése céljából), és ezért a durva szemcsés hordozóanyag jelenléte nem kívánatos. Ezenkívül a finom gyógyszer elkeverése a durva hordozóval külön költséget jelent a hordozó ára miatt, továbbá fennáll a hordozó és a gyógyszer szétválásának a veszélye a szállítás és a tárolás folyamán, és külön járulékos műveletek szükségesek, amelyek növelik az előállítási költségeket. Mind a pelletizált (szemcsésített) anyag előállítása, mind a finom anyagnak a durva hordozóval való elkeverése - mint kezdeti műveletet - magában foglalja a gyógyszer mikronizálását. Főleg pálcika alakú kristályokat képező nátrium-kromoglikát laktózzal való elkeveréséhez vagy közel gömb alakú lágy labdacsokká való tömönítéséhez és belégzéssel való alkalmazásához mikronizált száraz por formájában

állították azt elő. Mind a pelletizált, mind az összekevert anyag esetében energia szükséges a pelletek felaprításához vagy a finom szemcsés gyógyszereknek a durva hordozótól való elválasztásához az inhaláció előtt vagy alatt. Így sok esetben azt találták, hogy a levegőáramban finom részecskék formájában rendelkezésre álló gyógyszer mennyisége függ a levegőnek az inhalálókészülékben való átvezetési sebességétől (vagyis a készítménnyel közölt energiamennyiségtől). Ez különösen előnytelen lehet, ha a gyógyszert légzési nehézségekkel küzdő betegek kezelésére használják.

Ezért már évek óta problémát okoz a gyógyszereknek olyan formában történő előállítása, amelyben szabadon gördülnek (és ezért könnyen kapszulába tölthetők), míg ugyanakkor elegendően kis részecskeméretűek ahhoz, hogy a tüdőbe mélyen behatoljanak. E problémát eddig csak komplex mód-

szerekkel sikerült megoldani.

A találmány szerinti eljárással a tüdőbe mélyen behatolni képes és ugyanakkor – például a kapszulába való betölthetőség számára – szabadon gördülő részecskéket sikerült előállítanunk, durva szemcsés hígítóval való elkeverés vagy lágy labdacsokká vagy szemcsékké való alakítás nélkül. Azt is megállapítottuk, hogy ezek a részecskék jól szétoszlanak az inhalálókészülékekből kis és nagy sebességű légáram esetében egyaránt, és így bizonyos esetekben – állaga a kapszula kiűrítésekor még javul. Azt találtuk továbbá, hogy az új részecskék általában durvábbak lehetnek a korábbi módszerekkel előállítottaknál, ugyanakkor azonban a részecskék ekvivalens hányada képes a tüdőbe mélyen behatolni.

A találmány szerinti eljárással finom eloszlású inhalációs gyógyszert állítunk elő, amely gyógyászatilag hatékony mennyiségben tartalmaz a tüdőbe mélyen behatolni képes egyedi részecskéket. Az összetőmörítetlen és durva hordozóval el nem kevert részecskék zöme kielégítő módon szabadon gördül ahhoz, hogy kapszulába lehessen tölteni automata töltőgép segítségével, és a megnyitott kapszulából inhalálókészülékbe lehessen üríteni.

A találmány szerinti eljárással olyan finom eloszlású és összetőmörítetlen formájú gyógyszert állítunk elő, ahol az egycs gyógyszerrészecskék jelentős hányada gömb, összelapított gömb alakú, azaz a gömb egyik vagy mindkét oldala befelé van nyomva, vagy pedig gyűrűszerű alakú, azaz "fánkgyűrűhöz" hasonló. A fánkgyűrű alakok közepén lyuk lehet, vagy a lyukat vékony hártya töltheti ki. Bizonyos esetekben két vagy több gömbből, részlegesen összelapított gömbökből, teljesen összelapított gömbökből és fánkgyűrű alakokból álló populációt találunk.

Az egyes részecskéknek a lehető leggömbölyűbbeknek és legsimábbaknak kell lenniük, hogy a légáram könnyen magával ragadja őket, és könnyen gördüljenek a kapszulatöltő gépben. Előnyösnek tartjuk, ha a részecskék többségének nincs éles vagy vágott széle és ha a részecskék maguk mechanikusan szilárdak, úgyhogy nem törnek szét a bekapszulázás alatt, vagy miközben a kapszulából a tüdőbe mennek át. Így kerülni szándékozunk az üreges testű részecskéket. Küjönösen előnyösnek

25

45

tartjuk, ha a részecskék egy része gyűrűszerű alakú. Altalában a részecskék alakja nem függ össze a részecskemérettel. Azt is megállapítottuk, hogy általában a részecskék hasadási síkja sima, viszonylag nem porózusak, és egyenletes sűrűségűek az egész részecskén át. Szilárdságukat illetően a találmány szerinti eljárással előállított részecskék erősen különböznek a korábban előállított lágy labdacsoktól és szemcséktől, és alakjuk tekintetében erősen eltérnek a korábban előállított mikronizált anyagtól. A kis részecskesűrűség az anyagban törékeny részecskékre utal és - általában - kerülendő. Előnyösnek tartjuk, ha a részecskék minden tekintetben a lehető legegyöntetűbbek.

A részecskék felszíni szerkezete (textúrája) függ a használt gyógyszertől és a részecskék előállítási technikáitól, és az erősen tekervényes (agyszerű) szerkezettől a szabálytalan pelyhesig vagy sima textúráig változhat. Előnyösen általában kerüljük az

erősen tekervényes felszínszerkezeteket.

A részecskék felületének egyenetlenségét úgy határozzuk meg, hogy megmérjük a részecskék teljes felületének felszíni területét Brunauer, Emett és Teller (BET) módszerével [Brit Szabvány 4359 (1969) 1. rész], és ezt összehasonlítjuk a részecskék burkológörbéjének felszíni területével, amit permeametriával [Papadakis M., Rev. Mater. . Construct. Trav. 570, 79-81 (1963)] határozunk meg. Előnyösnek tartjuk, ha a permeametria: BET arány beleesik a 0,5-1,0, előnyősen a 0,6-10 és még előnyősebben a 0,7-0,97 tartományba (az 1,0 arány azt jelenti, hogy a részecske tökéletesen sima). Összehasonlításképpen megemlítjük, hogy a korábbi módszerekkel kapott mikronizált gyógyszerek, például mikronizált nátrium-kromoglikát permeametria: BET aránya körülbelül 0,32.

Előnyösnek tartjuk, ha a találmány szerinti részecskék a lehető legszilárdabbak és legsűnűbbek. A részecskék részecskesűrűsége (szembeállítva a

térfogatsűrűséggel) meghatározható

a) a petroléteres módszerrel, melynél a por ismert mennyiségét (25 g) mérőhengerbe mériük be. hozzáadunk ismert mennyiségű petrolétert (50 ml) és a keveréket rázzuk, amíg az összes por szuszpendálódik. A mérőhenger belső falát kevés petroléterrel (10 ml) lemossuk. Ismerve a használt por súlyát, a hozzáadott petroléter térfogatát és a végső szuszpenzió térfogatát, a részecskesűrűség kiszámítható; vagy

b) levegő-piknométeres módszerrel, melynél a por adott mennyiségét légmentesen záró kamrába helyezzük. A kamra térfogatát fokozatosan ∞ökkentjük mozgó dugattyúval, amíg meghatározott nyomást érünk el. A dugattyú helyzete jelzi a porrészecskék térfogatát, így a részecskesűrűség ki-

Elónyösnek tartjuk, ha a részecskék nátriumkromoglikát részecskesűrűsége a fenti módszerek szerint mérve mintegy 1,3-1,7 és előnyösen

 $1,3-1,6 \text{ g/cm}^3$ .

A korábbi eljárásokkal előáliított mikronizált anyag - például nátrium-kromoglikát - laza térfogatsűrűsége mintegy 0,21 g/cm³ és tömött térfogatsűrűsége mintegy 0,29 g/cm³. A "laza" térfogatsűrűség mérésekor mérőhengerbe alkalmas

mennyiségű port (40 g) öntünk 45°-os szög alatt (250 ml-es mérőhengert használva). A mérőhengernek a por által elfoglalt térfogatát összehasonlítva a por eredeti tömegével megkapjuk a laza térfogatsűrűséget. Ha a mérőhengerben a port ütögetjük vagy rázzuk (például "Engelsman Jolting Volumeter"-t használva) stabil térfogat eléréséig (500 rázás), akkor a rázás utáni kisebb térfogatot a por eredeti tömegével összehasonlítva megkapjuk a

"tömött" térfogatsűrűséget.

Az is ismeretes (például az 1,549,229 számú brit szabadalmi leírásból), hogy a nátrium-kromoglikát 6-200 mikron részecskeméretű (szitálással mérve), kemény szemcséinek térfogatsűrűsége nagyobb lehet, mint a mikronizált anyagé. E kemény szemcséket azonban nem szánták inhalálásra és erre valóban alkalmatlanok lennének. Meglepő módon azt találtuk, hogy a találmány szerinti részecskék térfogatsűrűsége nagyobb a mikronizált anyagénál, azaz a mikronizált nátrium-kromoglikáténál. Előnyősnek tartjuk, ha a találmány szerinti részecskék laza térfogatsűrűsége nagyobb mintegy 0,3 g/cm³-nél, elonyosen nagyobb mintegy 0,35 g/cm<sup>3</sup>-nél, még előnyösebben 0,35-0,5 g/cm³ és legelőnyösebben 0,35-0,4 g/cm<sup>3</sup>; és a tömött térfogatsűrűség mintegy 0,4-0,75 g/cm<sup>3</sup> és előnyösen 0,55-0,6 g/cm³. Az anyagok térfogatsűrűsége általában viszonylag független a használt sajátos anyagtól, de függ az illető részecskék alakjától, méretétől és méreteloszlásától.

Előnyösnek tartjuk, ha az olyan, találmány szerinti eljárással előállított részecskék, melyek nátrium-kromoglikátot tartalmaznak és száraz por formájában akarjuk őket alkalmazni, például zselatinkapszulában, nedvességtartalma 5-14 és előnyösen 8-11 tömeg%. A kapszulába való töltés előtt a por hajlamos arra, hogy nedvességtartalma a tartomány alsó végén, és betöltés után a tartomány felső végén legyen. A találmány szerint a nátriumkromoglikát porok úgy is előállíthatók, hogy nagyon kevés, például 1 tömeg%-nál kevesebb, vagy előnyösen 0,5 tömeg%-nál kevesebb vizet tartalmaznak. E nagyon száraz porok nyomás alatt tartott aeroszol készítményekben használhatók. E leírásban megadott víztartalmakat úgy határozzuk meg, hogy egy kis mintát (1-2 g) 15 óráig 105°-on vákuumkályhában (666,6 Pa-nál alacsonyabb nyomás) szárítunk foszfor-pentaoxid jelenlétében.

Ha gyógyszerkeverékre van szükség, például nátrium-kromoglikát és egy hörgótágító, mint izoprenalin, terbutalin, fenoterol, reproterol vagy sóik keveréke használható. Ha nagy aktivitású gyógyszert használunk, amelynek egységdózisa kicsi, az egyes részecskék a hatóanyagot alkalmas hígítóval, például laktózzal együtt tartalmazhatják. A hígító bedolgozása a részecskékbe megakadályozza a szétválásukat, ami bekövetkezhet, ha a hatóanyag egyes finom részecskéit durva szemcsés hígító külön részecskéivel elkeverve használjuk.

Előnyösnek tartjuk, ha a gyógyszerrészecskéknek legalább 50 tömeg%-a és előnyösen több mint 90 tömeg%-a kisebb 60 mikronnál, még előnyösebben 40 mikronnál, legelőnyösebben 20 mikronnál és különösen 10 mikronnál, például kisebb átmérőjű 8 mikronnál. Különösen előnyös, ha a ré-

25

30

40

45

50

55

60

65

szecskék legalább 50%-ának átmérője 2-6 mikron. Általában minél kisebb az anyag részecskéinek átlagos átmérője, annál nagyobb lesz az anyag diszperziója [az Aa) példa szerint meghatározva].

A találmány szerinti eljárással előállított anyag részecskékből áll, melyeknek közepes átmérője 10–15 mikron; a részecskék fokozott aerodinamikai sajátságai következtében ez az anyag kiürülő és diszperziós tulajdonságai tekintetében (lásd az A. példát) egyenértékű lehet a mikronizált (azaz 10 mikron alatti) anyaggal, amelyet lágy pelletekké formáltak (a 4,161,516 számú amerikai egyesült államokbeli szabadalmi leírás szerint) vagy durva szemcsés laktózzal kevertek össze (a 3,957,965 számú amerikai egyesült államokbeli szabadalmi leírás szerint).

Az e leírásban megadott részecskeméreteket. "Coulter Counter TALL" készülékkel határoztuk meg standard laboratóriumi környezetben, vagy pedig pipettás centrifuga segítségével. A részecskeméreteket "Coulter Counter" készülékkel mérve, a vizsgálandó mintát elektrolitban diszpergáljuk, melybe üvegcső merül. Az üvegcső falában egy 50-400 mikron átmérőjű lyuk van, és a csófalban levő lyuk mindkét oldalán elektród van elhelyezve. A as o elég mélyen merül be ahhoz, hogy a lyuk és az elektródok a folyadék felszíne alá kerüljenek. A szuszpenziót a lyukon át befolyatjuk az üvegcsőbe és minthogy mindegyik részecske átmegy a nysláson, saját térfogatukkal kiszorítják az elektrolitot, megváltoztatva ezzel az ellenállást a lyukon keresztül. Ezt az ellenállás-változást feszültségimpulzussá alakítjuk át, melynek amplitúdója arányos a részecsketérfogattal. Az impulzusokat beállítható küszőbszinttel ellátott elektronikus számlálóba tápláljuk, amely a küszöb fölé eső minden impulzust leszámol. A küszöbszintet különböző értékekre beállítva meghatározható az egy adott mérettartományba eső részecskék száma és így a mintában levő azon részecskék aránya, amelyek kívül esnek a kívánt részecskeméret-tartományon. A "Coulter Counter" megméri a gömbök térfogatát, melyeknek térfogata azonos az ismeretlen anyagéval, azaz "térfogat"-átmérőt mér meg.

A részecskéket pipettás centrifugával mérve (Christison Scientific Equipment Ltd.), a port alkalmas folyadékban (például n-butanol) szuszpendáljuk. A szuszpendált mintát állandó sebességű centrifugába helyezzük. A centrifugából meghatározott időközökben mintákat veszünk. Megmérjük az egyes mintákban levő szilárd anyag mennyiségét (általában szárítással) és az átlagos átmérőt a Stokes-törvény egyenletének alkalmazásával számítjuk ki (Particle Size Measurement, kiadó: Chapman Hall, 3. kiadás, Dr. T. Allen, 377. oldaltól). A pipettás centrifuga segítségével a "tömeg"- (vagy Stokes) átmérő mérhető meg.

A "Coulter Counter" (100 mikronos lyukkal) körülbelül 2–40 mikronos részecskeméreteket tud megmérni és a pipettás centrifuga még mintegy 0,2 mikronos részecskeméreteket is meg tud határozni.

A találmány szerinti eljárás lényege tehát, hogy nátrium-kromoglikát – célszerűen 1–25 tömeg/térfogat%-os oldatát – elporlasztjuk és szárítjuk, egy porlasztót, fő kamrát és legalább egy ciklont

vagy zsákos szűrőt tartalmazó berendezés segítségével, miközben 160 °C-350 °C belépő hőmérsékletet és 70 °C-250 °C kilépési hőmérsékletet tartunk fenn, így olyan, fóként gömb, összenyomott gömb vagy gyűrű alakú részecskéket képezünk, melyeknél a permeametria: BET aránya - azaz a részecskék burkológörbéjének felszíni területe és a részecskék teljes felületének felszíne közötti arány a 0,5-1,0 tartományba esik, a részecskesűrűség pedig 1,3-1,7 g/cm², és összegyűjtűnk egy olyan részecske-frakciót, melynek legalább 90%-a 60 mikronnál kisebb átmérőjű, és tömörítés, illetve durva szemcsés hordozóval történő keverés nélkül. a zömében szabadon gördülő, automata töltőgépen kapszulákba tölthető és inhalációs készülékben a kapszulákból kiüríthető részecskéket inhalációs készülékben felhasználható formává alakítjuk, előnyösen kapszulákba töltjük.

Anyagok porlasztó-szárítása jól megalapozott szánító eljárás az élelmiszeriparban és más iparágakban, de csak ritkán alkalmazzák a gyógyszeriparban. Igy a porlasztószárítást rutinszerűen használják durva részecskéjű termékek, mint szárított tej, oldható kávé vagy dextrán előállítására. Finom porok előállítására a porlasztó-szárítás nem szokványos technika, és ismeretlen a gyógyszerészet területén, mivel ilyen finom porokat szokásosan kristályos gyógyszer előállítása és ezt követő mikronizálása útján nyernek. A porlasztószárításos technika használata előnyös, mivel újszerű részecskealakzatok előállítására, nagy sarzsok készítésére alkalmazható, csökkentve ezáltal a szükséges minőségi ellenőrzések számát, és ezenkívül feleslegessé teszi az átkristályosításokat, és a mikronizálást,

hogy a termék kívánt formájú legyen. A porlasztást egy, a folyékony tömegre ható energiaforrás hozza létre. A porlasztók közös tulajdonsága, hogy energiát használnak fel a folyékony tömeg diszpergálására. Szónikus és vibrációs porlasztók is használatosak. Sajátos porlasztókként megemlíthetők a forgótárcsás porlasztók, például a lapátkerekes, lapát nélküli tárcsás, serleges, csészés és lemezes porlasztók; nyomás alatti porlasztók, például nyomás alatti fúvókákat, centrifugális, nyomás alatti fűvókákat, örvénykamrákat és barázdált magokat tartalmazók; kinetikus energiájú vagy pneumatikus porlasztók, például a két- vagy többfluidumos porlasztók, vagy belső vagy külső keverésű porlasztók, és hangenergiával működő porlasztók, például szirénákat vagy sípokat tartalmazók. Előnyben részesítjük a kinetikus energiájú vagy pneumatikus porlasztókat, különösen a kétfluidumos, nyomás alatti vagy szifonos fúvókájú porlasztókat. Általában kétfluidumos, nyomás alatti fűvőkák jobb jellemző tulajdonságokkal rendelkező porok előállítására képesek, mint a kétfluidumos, szifonos fúvókák, és ezenfelül a kétfluidumos, nyomás alatti fűvókák általában reprodukálhatóbb eredményeket adnak és kisebb az energiafelhasználásuk.

A porlasztót permetező-szárító készülékben alkalmazzuk.

A készülék működésének és az oldat tárolásának (például pH és hőmérséklet) körülményeit úgy kell megválasztani, hogy a gyógyszer ne bomoljon le, és

15

20

25

35

55

60

ne kerüljön tisztátalanság vagy biológiai szennyezés

a gyógyszerbe.

A porlasztó-szárító készülék tartalmazza a porlasztót, egy gyűjtőkamrát, egy vagy több (például két) ciklont, egy zsákos szűrőt és – ha a kinyerés fokozása céljából kívánatos vagy szükséges - egy végső vizes mosót vagy elektrosztatikus leválasztót. A részecskegyűjtő rendszer úgy van megtervezve, hogy felfogja a kívánt mérettartományba eső részecskéket és a kitermelést maximalizálja. Minden méret alatti vagy feletti anyag kinyerhető vagy viszszavezethető, vagy más felhasználás számára félre-

A gyógyszer oldatát bármilyen alkalmas oldószerrel elkészíthetjük, például vízoldható gyógyszer esetén vízzel. A gyógyszer koncentrációja az oldószerben széles határok között változhat, például 1-25, előnyősen 5-20 és különösen 10-15% (tömeg/térfogat) között. Általában előnyben részesítjük a magas koncentrációkat, mert ezáltal csökken a térfogat és a porlasztó és a szárító művelet energiaigénye. Hogy elkerüljük a porlasztóeszköz esetleges eltömődését és a nem kívánatos szennyeződések bejutását, ajánlatos az oldatot átszúrni közvetlenül a porlasztón való áthaladása előtt. A termék részecskemérete hajlamos arra, hogy a koncentrációval növekedjék, de nem gyorsan, és általában a koncentráció nem szabja meg a részecskeméretet.

A porlasztó-szárító gyűjtőkamrájába belépő és kilépő levegő hőmérséklete széles tartományon belül változhat (mivel e tartomány függ a szárítandó terméktől, az oldat átfolyási mennyiségétől és a megkívánt végső nedvességtartalomtól) és minden gyógyszerhez és oldószerhez a megfelelő hőmérséklet rutin kísérlettel határozható meg. Vizes oldatok esetében azt találtuk, hogy a belépő levegőhómérséklet 160-350 °C, előnyősen 180-230 °C között és a kilépő levegőhőmérséklet 70-250 °C és előnyösen 70-120 °C között megfelelő.

A porlasztó-szárítóba betáplálandó oldat hőmérséklete változik a használandó gyógyszer és oldószer szerint. Általában olyan hőmérsékletet szeretünk alkalmazni, amelyen az oldat hosszú ideig bomlás nélkül tárolható nagy tételben. Mivel a magas hőmérséklet kedvezőtlenül hat a termék stabilitására, célszerű az oldat viszkozitását csökkenteni és a szárító folyamat részére energiát biztosítani.

A levegő áramlási sebessége, a porlasztó-szárítóba való bevezetése, a levegő hőmérséklete és az oldatnak a porlasztó-szárítóba való betáplálási sebessége egyszerű kísérlettel optimalizálható. A porlasztó-szárító folyamat minden paramétere összefügg egymással és úgy szabályozható, hogy a kívánt termék jöjjön létre.

Kívánt esetben levegőtől eltérő gázok is használhatók, például nitrogéngáz. Inert gáz alkalmazása gyűlékony oldószer vagy könnyen oxidálódó gyógyszer használata esetén előnyös. A használt gáz – például levegő vagy nitrogén – kívánt esetben visszakeringethető a magával ragadott zyógyszer veszteségének elkerülése és/vagy az energia és az inert gáz megőrzése céljából.

A termék részecskeméretét befolyásolja a betápláit oldat koncentrációja, a porlasztó-szárítóba való

betáplálás sebessége, az oldat porlasztására használt eszköz – például a porlasztó típusa –, a levegő nyomása, a szárítandó oldat, a szárítóban uralkodó hőmérséklet és hőmérsékletesés és – kisebb mértékben – a levegő beáramlása a szárítóba. A részecskeméret és a levegőáram fogja azután megszabni, hol és milyen gyűjtőeszközzel kell a kívánt

terméket összegyűjteni.

A termék részecskeméretét a porlasztóba bevezetett folyékony áram alig befolyásolja, de a részecskeméret csökken, ha a levegőnyomás egy felső nyomáshatárig, például körülbelül 1,078 · 106 Pa nyomásig növekszik. A megfelelő levegőnyomás tartománya természetesen függ a használt porlasztó de azt találtuk, hogy 1,96 · 10<sup>5</sup>-1,078 · 10<sup>6</sup> Pa levegőnyomások általában hatásosak, például 0,4 mm nyílásméretű, szifonos, kétfluidumú fúvókánál. Reprodukálható eredmények nyerése céljából előnyösnek tartjuk a levegő állandó sebességgel való bevezetését a szárítóba, és kívánt esetben a levegőáramlás szabályozására megfelelő eszközök használhatók.

A megszárított részecskék összegyűjtésére használt ciklon vagy ciklonok szokványos tervezésűek, de a normálisnál kisebb részecskék összegyűjtésére vannak alkalmassá téve. Igy a nyomáskülönbség a ciklonon belül, két vagy több ciklon kombinálása és az egyes ciklonok megtervezése olyan lehet, hogy azok képesek legyenek a finom részecskék leválasztására. A legfinomabb részecskék leválasztására használt zsákos szűrő szokványos tervezésű és könnyen beszerezhető. A zsákos szűrőn belüli szűrőközeg leválasztó hatékonysága körülbelül 0,5 mikron átmérőjű és ennél nagyobb részecskékre nézve igen magas. Különősen alkalmas szúróanyag a poli(tetrafluor-etilén)-nel bevont polipropilén vagy poliészter nemezszövet. Az elektrosztatikus leválasztó vagy vizes mosó szintén szokványos konstrukciójú lehet.

A termék osztályozható – például szitálással vagy légáramlásos osztályozó segítségével -, hogy eltávolítsuk a kívánt méreten aluli és felüli anyagot. A méreten felüli és aluli anyag visszakeringethető

vagy más œlokra használható.

A végtermék bármely alkalmas alakú tartályba kiszerelhető, mint kemény vagy lágy zselatinkapszulába. Ha a terméket más adalékanyagokkal, mint színező-, édesítőszerekkel, hordozókkal, például laktózzal együtt ajánlatos alkalmazni, ezen adalékanyagokat szokványos módszerekkel elkeverjük a találmány szerinti részecskékkel, vagy bedolgozzuk őket a porlasztva-szárítandó oldatba. Mi előnyösnek tartjuk, ha a találmány szerinti részecskék gyógyszert és csak vizet tartalmaznak. Két vagy több fajta találmány szerinti részecskéből álló keverék is előállítható, például nátrium-kromoglikát és egy hörgőtágító, mint izoprenalin-szulfát vagy terbutalin-szulfát keveréke, és alkalmas tartályokba tölthető ki.

Találmányunk szerint előállított gyógyszerkészítmények inhaláció útján való aikalmazása úgy történik, hogy a gyógyszert levegőáramban diszpergáljuk úgy, hogy egy, a találmány szerinti részecskéket tartalmazó megnyitott – például átlyukasztott – tartályt, például kapszulát a beteg által beiélegzett - 20

25

30

40

levegőáramban pörgetünk vagy vibráltatunk. A pörgetést vagy vibráltatást szokványos módon valósítjuk meg valamely alkalmas eszközzel, például az 1,122,284 számú nagy-britanniai szabadalmi leírásban ismertetettel.

A találmány szerinti eljárással előállított részecskék nyomás alatt tartott aeroszol készítményekben is használhatók [hajtógázokkal együtt, például két vagy több hajtógáz keverékével (11, 12 és 114), előnyősen felületaktív szerrel, például szorbitán-trioleáttal], vagy lágy labdacsokká formálhatók (például a 4,161,516 számú amerikai egyesült államokbeli szabadalmi leírás szerint), vagy a bőrfelszínen alkalmazhatók. A nátrium-kromoglikát ismert módon számos betegség, például asztma vagy szénaláz kezelésére használható.

A találmány szerint olyan tartályokat, például kemény és lágy zselatinkapszulákat és hasonlókat is előállítunk, amelyek a találmány szerinti részecskéket tartalmazzák, adott esetben más részecskékkel együtt. Előnyösnek tartjuk, ha a tartály lazán van megtöltve a találmány szerinti részecskékkel, térfogatának 80%-a, előnyősen 50%-a alatt. A részecskék előnyösen nincsenek tömörítve a tartályban. A tartály - például kapszula - előnyősen 10-100 mg, például mintegy 20 mg részecskét tartalmaz.

A találmányt a következő példák ismertetik, ahol a részek és százalékok egyéb megjelölés híján tőmegrészeket és tömegszázalékokat jelentenek.

#### I. példa

A hatóanyagot (A) oldószerben, szokásosan vízben oldjuk B koncentracióban (%, tomeg/terfogat). Az oldatot nyomás alatt vagy vákuumban a porlasztóba vezetjük. A porlasztónál az oldat hőmérséklete általában magasabb 50 °C-nál. A porlasztás (C) és a cseppecskék szárításának (D) körülményéit előre beállítjuk és a munkafolyamat alatt állandó szinten tartjuk. A por leválasztódik a szárítókamrában, két ciklonban (először egy 22 cm átmérőjű és 74 cm magas Vantongeren Buell AC 130 ciklonban, majd egy nagy teljesítményű, 14 cm átmérőjű Stairmand-ciklonban) és végül egy zsákos szűrőben, melynek szűrőanyaga poli(tetrafluor-etilén)-nel bevont polipropilén. Minden munkafolyamat végén mindegyik gyűjtőtartály tartalmát lemérjük (E) és nagyság szerint osztályozzuk (F) (Coulter Counter Model TA11).

### a) Hatóanyagok

(B) koncentrációjú 10%-os (tömeg/térfogat) vizes oldatot, (C) porlasztási körülményeket, nyomás alatti, kétfluidumos fúvókát (0,4 mm nyslásméret) 65 ml/perc oldat-átfolyási sebességet és 2,65 · 10<sup>5</sup> Pa porlasztási nyomást alkalmazva az 1. táblázatban közölt eredményeket kapjuk.

Megjegyzés: az elektronmikroszkópos felvételeket (1-4. ábra) mellékeljük. Nátrium-kromoglikát "fánk-Nátrium-kromoglikát/egyéb adalékok gyuruk". gömbök. ්ස összenyomott gömbök

### b) Porlasztó technika változtatása

(A) hatóanyag – nátrium-kromoglikát. Az alkalmazott körülményeket és a kapott eredményeket a 2. és a 2a. táblázat mutatja. Kétfluidumos, szifonos fúvóka – CT (London) Ltd. CT típus J1A 16/50 (4 mm nyílás) Kétfluidumos, nyomás alatti fúvóka - CT (London)Ltd. CT típus J11 🔻 Ultrahangos fúvóka – Ultrasonic Ltd., 035 H "Sonicore" fúvóka Légőrvényes fűvóka – Delevan Ltd. – "Swirl Air". Fúvókatípus 32163-1

c) Porgyűjtési technika változtatása

Gyujtókamra (MC) mérete – 0,364 m³ Ciklon A - Stairmand High Efficiency. Cyclone (14 cm átmérő)

Ciklon B - Vantogeren Buell AC 130 Cyclone (22 cm átmérő, 74 cm magas)

Ciklon C - Stairmand High Efficiency. Cyclone (11,9 cm átmérő)

Zsákos szűrő (BF) – 1,86 m²-es poli(tetrafluor-35 etilén)-nel bevont poliészter.

### d) Cseppecskeszárító idő változtatása

A cseppecskeszárító idő függ a szárításnál alkalmazott hőmérséklettől, azaz a belépő levegő hőmérsékletétől, a szárítókamrában való tartózkodási időtől (szokásosan ez a szárítókamra méreteiből következik) és a megkívánt elpárologtatás szintjétől. A tartózkodási idő változtatható a szárító légáram sebességének módosításával, de ez azt eredményezi, hogy a későbbi ciklonban a leválasztási hatékonyság jelentősen megváltozik. A 4. táblázat mutatja az alkalmazott szárítási körülmények tartományát. Megnövelt tartózkodási idő (azaz lassúbb szárítás) tökéletesebb minőségű részecskéket ered-

A fenti porok gyűjteményének elektronmikroszkópos felvételeit a mellékelt ábrák mutatják. A 11. és a 12. ábra pelletizált, illetve mikronizált nátrium-kromoglikát elektronmikroszkópos képét mutatja, és csak összehasonlítási célzattal mutatjuk be őket. Az 1-12. ábránál minden esetben megadjuk a nagyítást és feltüntetünk egy összehasonlító léptéket.

•

	· .		·····	•		18
-	Elektron- mikroszkópos ábra száma		1 (B ciklon)	<b>"</b>	<b>E</b>	<b>4</b>
Ŧ	Ciklon A	Közepes térfogat- átmérő, mikron	18/3,4	17/3,6	25/4,2	12/3,2
Kinyert por E/F	Ciklon B	Közepes átmérő,	80/7,5	75/6,6	58/7,4	0,7/27
	Gyűjtő- kamra		2,0/-	8/-	17/-	13/19,0
k (D)	Levegó- áramlás sebessége	m³/s	0,034	0,034	0,034	0,034
Szárítási körülmények (D)	Kilépési hőmérs.	ņ	100	101	88	106
Szárí	Belépési hőmérs.	ပ္	195	200	220	205
	Hatóanyag (A)		Nátrium-kromoglikát Nátrium-kromoglikát 100/ Terbutalin-szulfát 0 522	tomeg/tomeg Nátrium-kromoglikát 100/	tomeg/tomeg Natrium-kromoglikát 100/	tômeg/tômeg
	Sorozat száma		1.	<sub>ભં</sub>	4	

2. tablazar

: <i>,</i>					190	304			
		Elektron- mikroszkópos felv. száma		5 (B ciklon) 6 (B ciklon)		7(Aciklon)			
		Zsákos szúrő			49/-	9,3/0		8	6 -/8
	Kinyert por E/F	Ciklon	Közepes térfogat- átmérő, mikron	9/5,2 2/4,0 3/4,3	31/2,8 62/3,1 23/3,0 31/2,9	30/3,7 11/3,5 2/4,0 33/3,4	10/3,2	12/3,3	
	Kinyert	Ciklon	Közepe: átmérő	91/15 78/22 65/17 79/17,7	19/4,5 12/7,4 70/8,5 34/4,7	62/6,8 77/9,2 74/16,0 53/10	77/10,5	82/9,6	79/14,5
		Gyűjtő- kamra		20/- 32/- 21/24	1/- 26/15,5 7/- 5/-	8/29 12/– 24/– 5/25	13/-	-/9	3/-
	/ek (D)	Leyegő áramlási sebessége	m³/s	0,034 0,034 0,034 0,034	0,034 0,034 0,034 0,034	0,034 0,034 0,034 0,034	0,034	0,034	0,034
	Szárítási körülmények (D)	Kilépó hómérs.	<b>3.</b>	134 130 118 127	125 94 108 113	132 95 104 137	95	87	0 06
	Szárítás	Belépő hőmérs.	Ç	220 214 220 215	238 205 210 225	190 200 210 203	205 205	210	i day
	roriasztasi korulmények (C)	Porlasztási nyomás	Pa.103	23 000 ford/min	1478 1478 553 1036	276,5 276,5 179,5 387	359	345	483 200
	tası korulm	Oldat betáplálási Por sebessége ny	L/s·10-3	0,57 0,48 0,70 0,50	0,33 1,33 0,90 0,63	0,37 0,33 1,52 0,42	1,33	1,47	17
	roriasz	Oldat koncentr.	n/m %	01 00 10 10	20 10 10	15 10 10 10	10 10	10	15 1,17
		t Porlasztó- típus		Homyolt tárcsa Homyolt tárcsa Lyukasztott tárcsa Fordított csésze	Kétfluidumos szifonos fűvőka	Kétfluidumos, nyomás alatti fúvó- ka, 4 mm nyílás	Kétfluidumos, nyomás alatti fűvő- ka, 5 mm nyílás	Ultrahangos fúvóka	Légörvényes 1 fúvóka
		Sorozat száma		10.	14. 15. 16.	18. 19. 20. 21.	22.	24.	25.

\* A kaınra tartalma tökéletlen szárítást jelez.

Permeametria BET 22521			0,79
Permea- metria		m²/kg·10³	0,496
. BET		m³/	0,62 
Kiūritės Nedvessėg (l. az Ab. pėldát)		%	86,0 80,0 88,0 55,0 57,0 93,0 98,0 98,0 98,0 98,0
Nedvessé	5 T	% tömeg/ tömeg	1   1   2     2
Térfogatsűrűség	Tömött		0,58 0,63 0,74 0,48
Térfoga	Laza		0,42
ecskesűrűség	Petroléter		1,45 1,66 1,45 1,45 1,55
Részecskes	Levegó- pikno- méter		
"Coulter" részecske- méret		Közepes térfogat- átméró	15,0 22,0 17,0 17,0 17,7 2,9 2,5 24,0 9,2 9,2 9,5 9,5
Diszperzió (l. az Ac. példát)	·	% tömeg/ tömeg	12,6 41,4 
Sorozat száma			10. 10. 11. 12. 12. 13. 13. 13. 13. 13. 13. 13. 13. 13. 13

2a. táblázat

~
u
N
<b>C</b>
~
Ź,
•

		•	:		• .		19	96 904	•
	Zsákos szúró			86/5,2	22/2,0	50/13,5 96/5,2	3/-	39/14	
π/π	Ciklon	Közenes térfogai átmárá	icio, mikro				80/6,5		86/11,5
Kinvert nor E/E	Ciklon	rfogatáta	earar		33/0,4	3/4,0 73/16		79/9,2	
X	Ciklon	Közenes té		87/9,6	+0/2,9	3/4,0		9/4,2	
	Gyújtó- kamra			3/-	7	50/- 4/23 24/-		61/-	-/9I
inyei (D)	Levego- áramiás sebessége	m³/s		0,034		0,034 0,034 0,034 0.034		0,034	0,034
Szárítás körülményei (D)	po Kilépó érs. hőmérs.	).		95		80 120 104 95		74	
Sz	P 20			210 215 218		180 190 210 195		185 205 227	777
	Porlasztási nyomás	Pa · 10-3		1036 1036 1036		179 331 179 345		159 207 263	}
ŭlményei (C)	Oldat betáplálási sebessége	L/s·10 <sup>-3</sup>		1,17 1,27 0,88		1,5 0,42 1,52 0,9		1,73 1,16 1,23	
Porlasztás körü	Oldat konc.	%t/v	ç	999		10 10 10 10		0 0 1 2 1	
Port	Porlasztó típusa		Kétfluidumos	szifonos fúvóka		Ketiluidumos, nyomás alatti fúvóka, 4 mm nyílás		Nettiluidumos, nyomás alatti fúvóka, 5 mm nyílás	
	Porleválasztó készülék konfigurációja	·	MC/A/B/BF	MC/BF MC/B/A/BF	MC/BE	MC/BF MC/B/A/BF MC/C/BF	MC/BE	MC/B/A/BF MC/C/BF	
	Sorozat száma		26.	27.	20		33	35.	

•
a
. ~
'a
4
æ
≈
a
$\sim$

	: 		
Permeametria BET arány	-		1111111961
Permea- metria		Pa • 10 <sup>3</sup>	6 1,12
6s .bBET ()			1,71
Kiūrítés 3 (l. az Ab. példát)		%	91,0 95,0 97,0 93,0 93,0 92,0
Nedvesség		%'tômeg/ tômeg	8.1
Térfogatsűrűség g/cm³	Laza Tōmött		
"Coulter" Részecskesűrűség részecske- g/cm³ méret	Levegó- pikno- Petroléter méter	Közepes térfogat- átmérő	4,2 17,0 2,0 13,5 13,5 24,0 1,33 1,45 8,5 14,0 9,2 4,2 1,56 4,55 11,5
Pipettás centrifugás részecskeméret		Kôzepes tömeg- átmérő	115111111
Diszperzió (1. az Ac. példát)	·	% tömeg/ tömeg	25,4. 8,3 17,1 17,1 20,6 20,0 19,6 26,1 20,9
orozat száma			26. 27. 27. 28. 31. 32. 33. 33.

•
a
.~
a
ã
a,

Porlasztási körülmények	Porlasztó Oldat Oldat Porlasztási Belépő Kilépő Levegő- típusa koncentrációja betáplálási nyomás hőmérséklet hőmérséklet	%t/v L/s·10 <sup>-3</sup> °C m³/s		Kétfluidumos,       10       0,67       345,0         nyomás alatti       10       1,28       228,5         fúvóka, 4 mm       60       0,034       10 (l. ciklon)         nyúlás	10 15 20 25 30 35 35 40 45	Porlasztási körülmények (C) Szárítási körülmények (D) Kinyer nor F/F	Betáplált oldat Porlasztási Belépési Kilépési sebessége nyomás hőmérséklet Gyűjtőkam	L/s·10 <sup>-3</sup> •C Közepes térfogatátméró, mikron	1,33 270 1,58 207 220-230 1,43 250 1,50 235 1,50 235 1,50 221 1,50 235 1,50 235 1,50 235 1,50 235 1,50 235 1,50 235 1,50 235 1,50 235 1,50 235 1,50 235 1,50 235 1,50 235 1,50 235 1,50 235 1,50 235 1,50 200 200 200 200 200 200 200 200 200 2	•
	Sorozat száma		36.	38.	65		Sorozat száma		40. 42. 43. 45.	

A kapszulák kielégítően ürülnek ki, ha átlagosan az anyagnak legalább 50, előnyösen legalább 75 és legelőnyösebben legalább 90 tömegszázaléka kiürül az egyes kapszulákból.

### (c) Diszperzió Egyfokozatú ütköztetőkészülék

Egy további tökéletesítésnél az Aa) példa többíokozatú folyadékütköztetőjét egyszerűsítve, egyfokozatú folyadékütköztetőt állítunk elő, amely egyetlen ütköztető egységből áll, az áramlásirányban elhelyezett szűrővel. Az ütköztető egység 1,9 cm belső átmérőjű függőleges fűvőkát és egy 3,8 cm átmérőjű gyűjtőtartályt tartalmaz. A felső végén a fűvőkát 90°-ban meghajlítottuk és az inszufflátort a vízszintes résszel ellentétes véghez csatlakoztatjuk. Ezen egyfokozatú eszköz ütköztető jellemzőit úgy terveztük meg, hogy az eszköz szűrőjét elérő anyag részecskemérete hasonló legyen az Aa) példa többíokozatú folyadékütköztetője végső két fokozatát és szűrőjét elérő anyagéhoz. Az eszköz szűrőjét elérő anyag százalékát meghatározzuk.

### Szabadalmi igénypontok

1. Eljárás a tüdőbe mélyen behatolni képes, egyedi részecskék gyógyászatilag hatásos mennyiségét tartalmazó nátrium-kromoglikát hatóanyagú, finom eloszlású inhalációs gyógyszer előállítására, azzal jellemezve, hogy nátrium-kromoglikát – cél-

szerűen 1–25 tömeg/térfogat%-os oldatát – elporlasztjuk és szárítjuk, miközben 160 °C-350 °C belépő hőmérsékletet és 70 °C-250 °C kilépési hőmérsékletet tartunk fenn, így olyan, főként gömb vagy gyűrű alakú részecskéket képezünk, melyeknél a permeametria: BET aránya - azaz a részecskék burkológörbéjének felszíni területe és a részecskék teljes felületének felszíne közötti arány a 0,5-1,0 tartományba esik, a részecskesűrűség pedig 1,3-1,7 g/cm³, és összegyűjtünk egy olyan részecskefrakciót, melynek legalább 90%-a 60 mikronnál kisebb átmérőjű, és tömörítés, illetve durva szemcsés hordozóval történő keverés nélkül, a zömében szabadon gördülő, automata töltőgépen kapszulákba tölthető és inhalációs készülékben felhasználható formává alakítjuk, előnyösen kapszulákba töltjük.

2. Az 1. igénypont szerinti eljárás, azzal jellemezve, hogy a gyógyszer oldatának elporlasztása és szárítása útján olyan részecskékből álló terméket képezünk, melynek laza halmazsűrűsége nagyobb 0,3 g/cm³-nél.

3. Az 1. vagy 2. igénypontok szerinti eljárás, azzal jellemezve, hogy a gyógyszer oldatának elporlasztása és szárítása útján olyan részecskékből álló terméket képezünk, melynek tömött halmazsűrűsége 0,4–0,75 g/cm³.

4. Az 1. igénypont szerinti eljárás, azzal jellemezve, hogy a porlasztás és szárítás után olyan részecskefrakciót gyűjtünk össze, amelyben a részecskék legalább 50%-ának átmérője kisebb 10 mikronnál.

12 db rajz

30

20

•			
	¢		
		ū	
	¢		
•			
	¢		
	c		
ų			
-		3	

うがない 人名神聖教 心を不過去ないのかい

Porra vonatkozó adatok

Kísérlet				Sorozat száma	száma			•
·		40	41	42	43	44	45.	
Nedvességtartalom, % t/t	<b>~</b>	8,8	7,6	<b>&amp;</b> 2	8'6	8'6	5,6	
Részecskeméret: Közepes térfogatátmérő, mikron 6 mikronos, % t/t 30 mikronos, % t/t Laza térfogatsűrűség, g/cm³ Tömött térfogatsűrűség, g/cm³	1117	13,0 10,0 4,0 0,39 0,58	14,7 8,0 7,0 0,38 0,56	13,8 9,0 8,0 0,39 0,58	13,7 8,0 8,0 0,38 0,57	14,0 8,0 8,0 0,36 0,57	16,5 7,0 15,0 0,37 0,59	: .:
55 60 65	45 50	40	35	30	20	10	5	
			5b táblázat Kapszulára vonatkozó adatok	lázat atkozó adatok				. •
Kísérlet		40	7. 41	Sorozat	Sorozat száma	44	y.	
Nedvességiarialom, %1/1 Kapszulában levő por Kapszula héja Összes, mg/kapszula Kiürítési próba, %1/1		12,1 13,9 11,8	11,9 14,2 11,9	12,2 13,3 11,9	12.2 11.5 11.6	13,3 13,1 11,6	13,2 13,0 11,5	
(lásd az Áb. példát) Átlag Tartomány Diszperzió, mg/kapszula (lásd az Ac. példát)	87,	95,4 87,3—99,1 5,32	96,4 92,6—99,3 4,03	97.1 93.1—100 4.74	97,2 95,5—98,9 4,97	97,4 92,7—100 4,28	96,2 94,3–98,2 3,12	
						,		

### 2. példa

A kísérletet megismételjük olyan porlasztó-szárítóval, amely gyűjtőkamrával és egyetlen ciklonnal van felszerelve. (A gyűjtőkamra 0,37 m³, a ciklon "Stairmand High Efficiency" típusú, 119 mm átmérőjű.) A -porlasztást kétfluidumos, nyomás alatti fűvókával hajtjuk végre, melynek nyílásátmérője 0,44 mm. 15%-os (tömeg/térfogat), vizes nátrium-kromoglikát oldatot táplálunk be, a levegő áramlási sebessége 0,034 m /s. A többi körülményt az 5. táblázat mutatja. A kapott eredmények az 5., 5a és 5b táblázatban láthatók. Az 5b táblázat olyan próba eredményeit ismerteti, ahol a jelen példa szerint előállított porokat kemény zselatinkapszulákba töltjük.

### 3. pćlda Nyomás alatti fűvőka

A próbát gyűjtőkamrával és egyetlen ciklonnal rendelkező porlasztó-szárítóval hajtjuk végre.

E kísérletet annak a kimutatására használjuk fel, hogy a nyomás alatti fúvóka kis részecskék előállítására képcs, és hogy meghatározzuk a 10 mikronnál kisebb átlagos tömegátmérőjű részecskék előálszükséges nyomás nagyságrendjét. 2,06 · 10' Pa porlasztónyomást, 6%-os (tömeg/ térfogat) vizes nátrium-kromoglikát oldatot, 230 \*C-os belépő levegőhőmérsékletet és 120 \*C-os kilépő levegőhőmérsékletet alkalmazunk. A kapott por részecskéi 11 mikron átlagos tömegátmérőjűek, a részecskék halmazsúrúsége azonos a mikronizált poréval, de tömörített halmazsűrűsége kétszerese a mikronizált porénak. A por kielégítő eredményt ad a kapszulakiürítési próbában.

Ami a por külső megjelenését illeti, fénymikroszkóp alatt, egyenletes gömbökből vagy összenyomott gömbökből áll, elhanyagolható mennyiségű

tőrött részecskével

#### A. példa

A gyógyszert 6,4 mm átmérőjű és vállrészénél két, 0,8 mm átmérő lyukkal ellátott zselatinkapszulából adagoljuk. A kapszula egy, az 1,122,284 számú nagy-britanniai szabadalmi leírásban ismertetett eszközbe van beszerelve ("Spinhaler" bejegyzett márkanéven van kereskedelmi forgalomban. A fenti eszközben 2,03 mm átmérőjű kihúzott dróttengely van, becsapolva egy kemény nejlon tartócsőbe, melynek hossza 13 mm és belső átmérője a belső végén 2,08 mm (ez a vég fedi be a dróttengely szabad végét) és a másik végén 2,44 mm.

Á részecskék élőnyősen olyanok, hogy 6,4 mm átmérőjű, egyenként 20 mg részecskét tartalmazó zselatinkapszulákba töltve eleget tesznek az alábbi

próbákban szereplő kritériumoknak:

### (a) Diszperzió-próba

megtöltött kapszulákat behelyezzük 1,122,284 számú nagy-britanniai szabadalmi leírásban ismertetett inszufflåtor (melynek sajátos méreteit közvetlenül fentebb adtuk mcg) kapszulatartójába, és a kapszulák vállrészét átlyukasztjuk két, 0,8 mm átmérőjű lyuk előállítása céljából. Az inszufflátor által létrehozott felhőben a gyógyszer szétoszlását az 1,081,881 számú nagy-britanniai szabadalmi leírásban leírt többfokozatú folyadékütköztető készülék ("impinger") módosított változata segítségével határozzuk meg. A tervezésünkben szereplő módosítás egy külön ütköztető fokozat, valamint az eszköz hosszában mintegy félúton egy derékszögben meghajlított üvegcső beiktatásából áll. A külön ütköztető fokozatot az 1,081,881 számú nagy-britanniai szabadalmi leírásban leírt három fokozat előtt alkalmazzuk; ez lényegében egy 2,5 cm belső átmérőjű fűvókából és egy 5 cm át-20 mérőjű gyűjtőtányérból áll és célja, hogy hatásosan válasszon le mintegy 12 mikronos részecskéket 60 liter/perc levegőáramlási sebességnél. Az üvegcső, melynek belső átmérője szintén 2,5 cm, a külön fokozat fűvókájának külső végével érintkezik. Az inszufflátor az üvegcső felső vízszintes végébe van beillesztve és 30 másodpercig levegőt szív be 60 liter/perc sebességgel. Legalább öt kapszulát kezelünk ilyen módon, és az eredményeket átlagoljuk. Az ütköztetőkészülék minden fokozatában, az üvegcsövön és az utolsó fokozat után elhelyezett szűrőpapíron összegyűlt gyógyszer tömegét spektrofotometriával határozzuk meg, megfelelő térfogatú desztillált vízben való feloldás után (vagy valamely más alkalmas módszerrel).

A részecskék diszperziója kielégítő, ha átlagosan egy-egy kapszulából legalább 0,5 mg, előnyösen legalább 2,5 mg és legelőnyösebben legalább 5,0 mg részecske található összesen a többfokozatú folyadékütköztető utolsó két fokozatában és a szűrő-

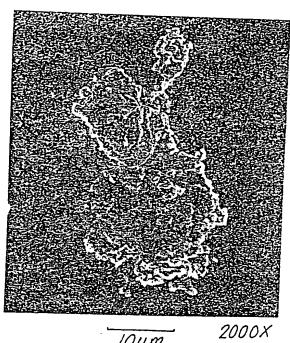
papíron.

30

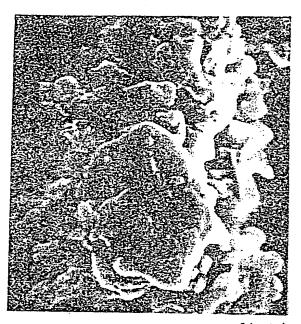
40

### (b) Kiürülési proba

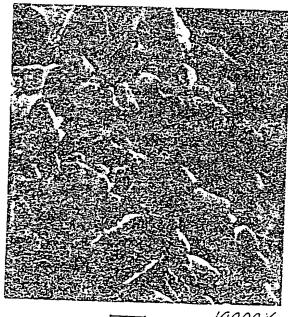
45 megtöltött kapszulákat elhelyezzük 1,122,284 számú nagy-britanniai szabadalmi leírásban közölt por-inszufflátor (melynek sajátos méreteit fentebb megadtuk) kapszulatartójában és a kapszula vállrészét átlyukasztva két, 0,8 mm átméroju lyukat hozunk létre. Az inszufflátort olyan eszközbe helyezzük, amely 2,5 másodpercig levegót szív be, a levegőáramlás sebessége sohasem haladja meg a 60 liter/perc értéket, és az áramlást legalább 2 másodpercig 60 liter/perc sebességen 55 tartjuk. Az inszufflátorban elhelyezett kapszulát a fentiek szerint négyszer szívatjuk meg és meghatározzuk a kapszulában maradt anyag súlyát. A fenti eljárást hússzor megismételjük és megliatározzuk az eredmények átlagát. 60



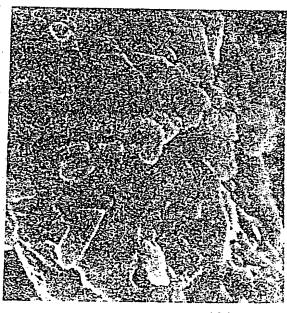
10µm



5000X 10 µm

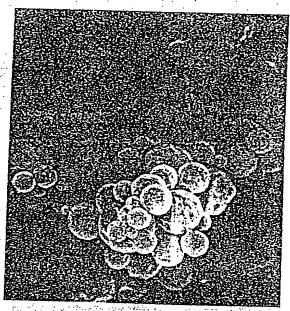


10000X lum

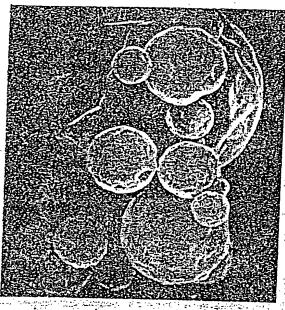


10000X lum

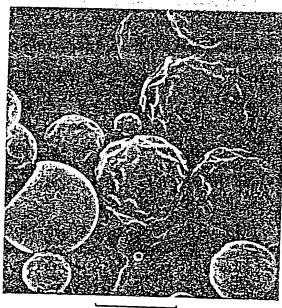
11. Ábra



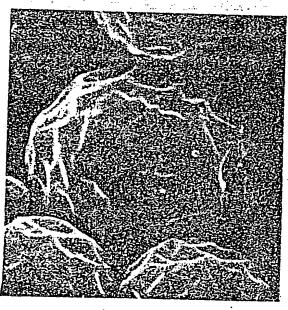
10μm 2000X



5000X



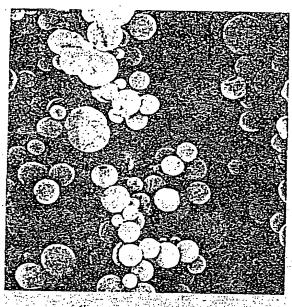
5µm 5000X



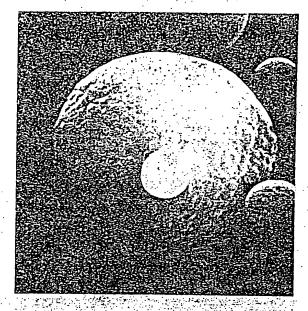
2µm 10.000X

1. Ábra

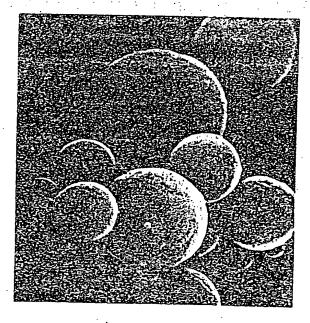
196 904



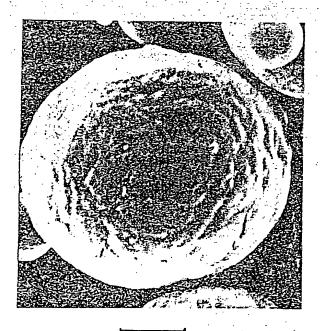
10µm 2000X



5µm 6000X



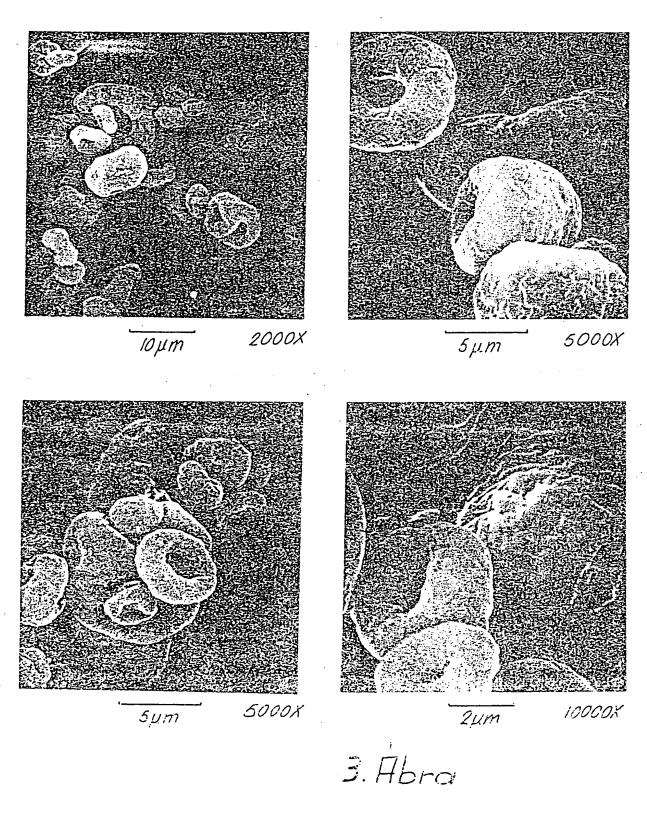
5μm 5000X



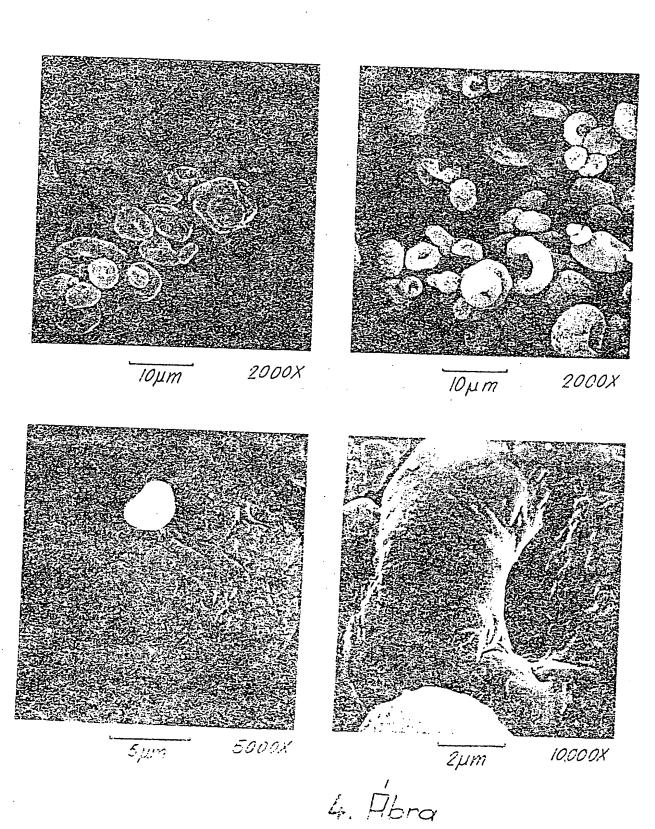
2µm 10000X

2. Abra

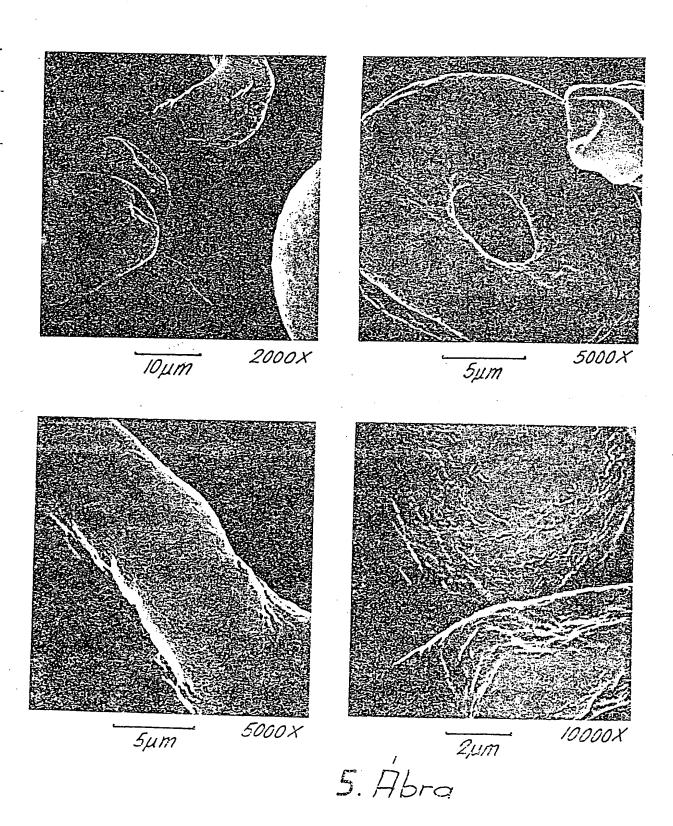
196 904



196 904

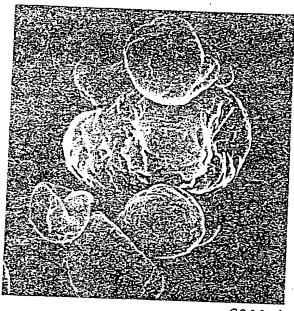


196 904

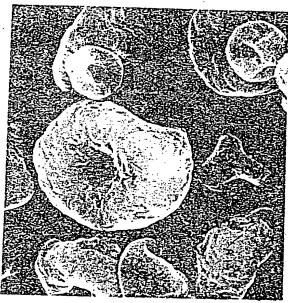


20

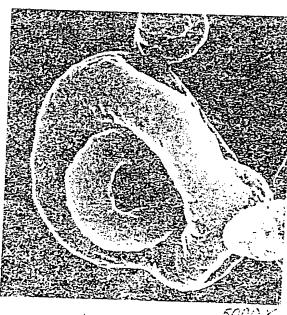
196904



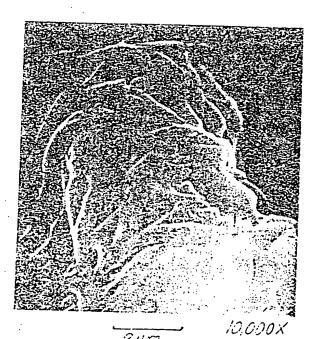
10µm - 2000 X



10µm

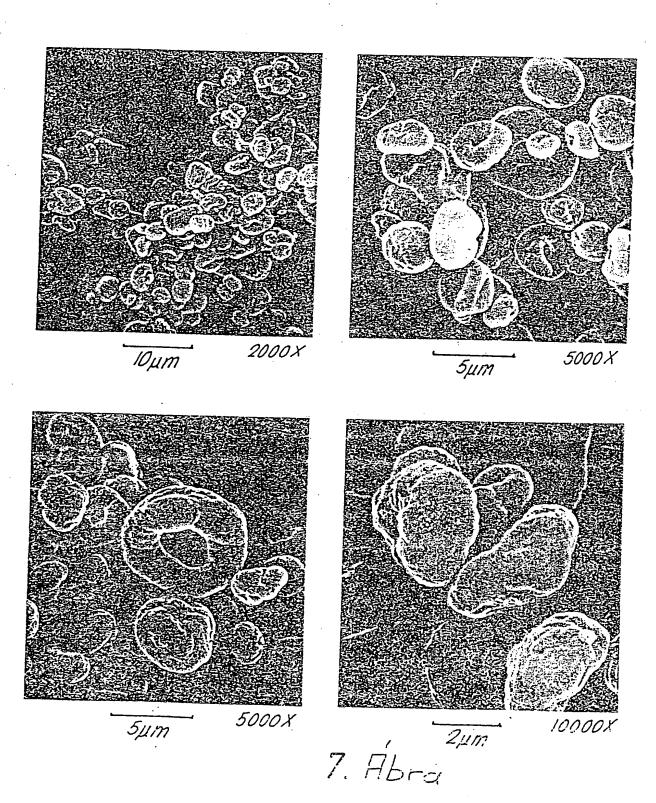


5000X

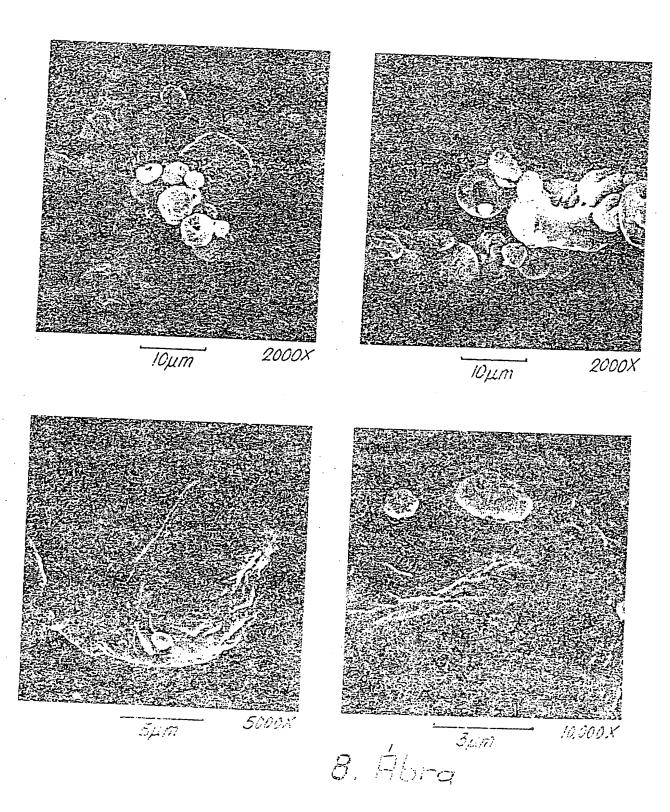


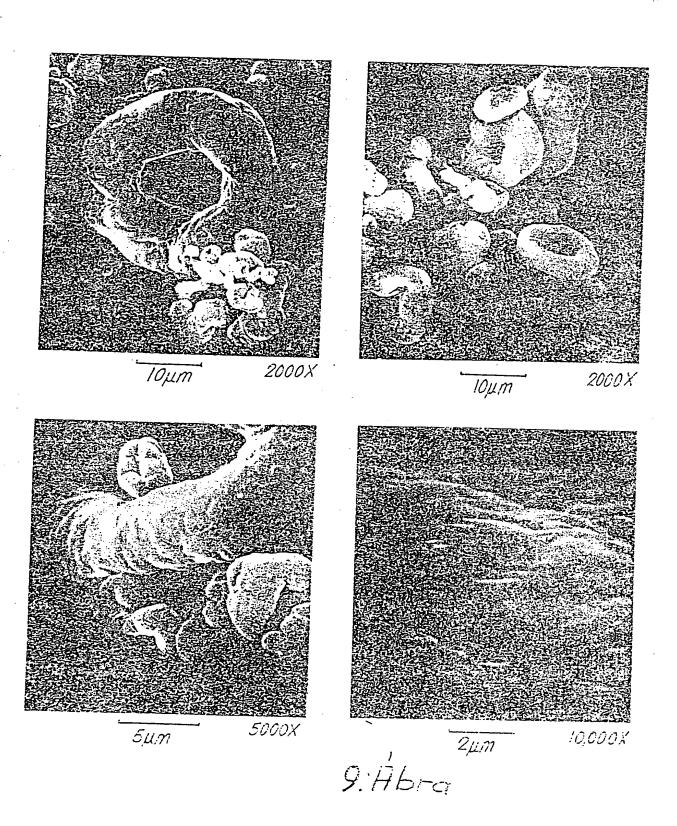
б. Abra

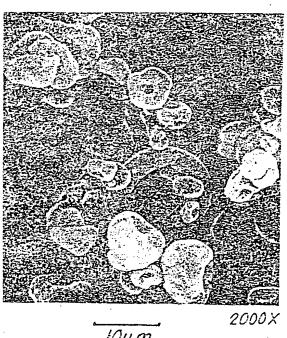
196 904



196 904 Nemzetközi osztályozás: A 61 K 9./72; A 61 K 31/35





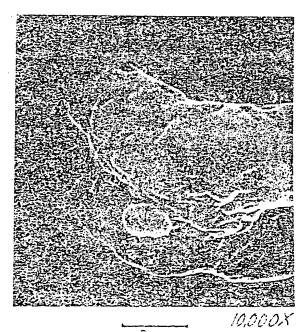


5000X 5µm

10µm

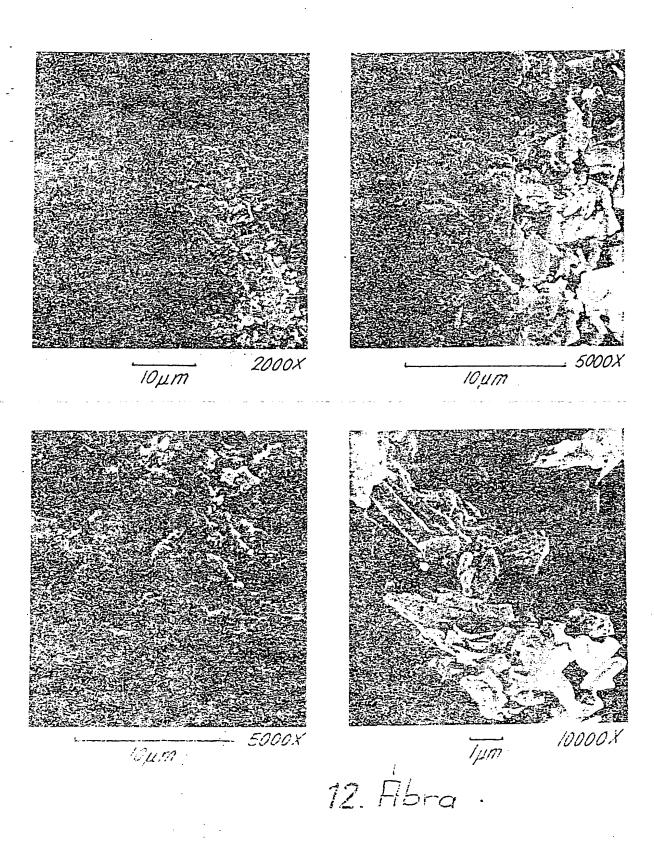


5000X Sum



10. Abra

196 904



# This Page is inserted by IFW Indexing and Scanning Operations and is not part of the Official Record

### **BEST AVAILABLE IMAGES**

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images include but are not limited to the items checked:

BLACK BORDERS
☐ IMAGE CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES
FADED TEXT OR DRAWING
BLURED OR ILLEGIBLE TEXT OR DRAWING
☐ SKEWED/SLANTED IMAGES
☐ COLORED OR BLACK AND WHITE PHOTOGRAPHS
☐ GRAY SCALE DOCUMENTS
☐ LINES OR MARKS ON ORIGINAL DOCUMENT
☐ REPERENCE(S) OR EXHIBIT(S) SUBMITTED ARE POOR QUALITY
□ OTHER:

IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.
As rescanning documents will not correct images problems checked, please do not report the problems to the IFW Image Problem Mailbox